

Metal Organic Framework Nanocomposite Adsorbents with Enzyme Function to Remove Direct Green 6 Dye Pollution

Reza Alizadeh^{*1}, Fahimeh Tahmasebee²

1. Department of civil engineering, Engineering Faculty, Qom university of technology Qom, P. O. Code: 3716146611, Qom, Iran.
2. Faculty of Chemistry, Urmia University, P. O. Box: 165, Urmia, Iran.

ARTICLE INFO

Article history:

Received: 23- 10- 2023

Accepted: 05- 02-2024

Available online: 12-03-2024

Print ISSN: 2251-7278

Online ISSN: 2383-2223

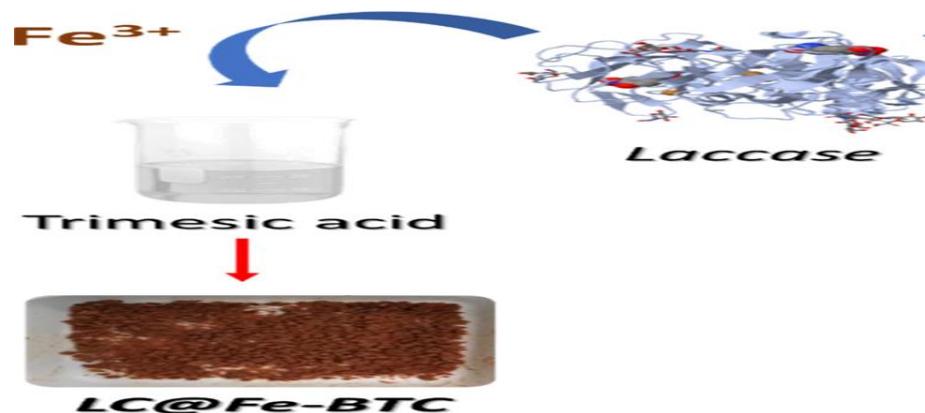
DOR: [20.1001.1.22517278.1402.14.1.4.9](https://doi.org/10.1001.1.22517278.1402.14.1.4.9)

Keywords:

Nanocomposite
Metal organic framework
Laccase enzyme agent
Dye remove
Adsorbent

ABSTRACT

This research aims to investigate the separation of dyes by using the combination of enzyme-containing organometallic nanostructure resulting from the enzymatic layering process on the organometallic compound. For this purpose, 15 experiments were designed with the surface response method (RSM) and using the Central Composite design by Design Expert 7.0.0 Trial software and three factors of time, amount of adsorbent and solution concentration at three levels (+1 , 0, -1) was selected. In each test, a specific amount of adsorbent was placed in 10 ml of 6-cation green color solution, and the amount of color removal was measured. The bioactive nanoabsorbent has a porosity of 30 Angstroms and a specific surface area of 2500 g/m². Instrumental methods investigated the physical properties of prepared nanoparticles. The conditions of the tests included contact time (5-60 minutes), amount of adsorbent (1-5 g/l), dye concentration (up to 1000 g/l) and different pH. The electron microscope image confirmed the nanostructure of the adsorbent. The maximum dye removal was determined with the amount of enzyme nanoabsorbent at five mg/L and a contact time of 45 minutes.



Corresponding author: alizadeh@qut.ac.ir



This work is licensed under a Creative Commons Attribution 4.0 International License



جادب‌های نانوکامپوزیت MOF عامل‌دار آنژیمی برای حذف آلودگی ماده رنگزای مستقیم

سبز ۶

رضا علیزاده^{*}، فهیمه طهماسبی^۲

۱- استادیار، گروه مهندسی عمران، دانشکده فنی مهندسی، دانشگاه صنعتی قم، قم، ایران، کد پستی: ۳۷۱۶۱۴۶۶۱۱.

۲- دانشجوی دکترای تخصصی، دانشکده شیمی، دانشگاه ارومیه، ارومیه، ایران، کد پستی: ۱۶۵.

چکیده

هدف از این پژوهش بررسی جداسازی ماده رنگزای، با استفاده از ترکیب نانو ساختار آلی فلزی آنژیم دار حاصل از فرایند لایه نشانی آنژیمی بر روی ترکیب آلی فلزی است. به این منظور ۱۵ آزمایش با روش پاسخ سطحی و با استفاده از طراحی بصورت مرکب مرکزی توسط نرم افزار Expert 7.0.0 Trial طراحی و سه عامل زمان، میزان جاذب و غلظت محلول در سه سطح ($+1$ ، 0 ، -1) اختبار شد. در هر آزمایش میزان مشخصی از جاذب در محلول دارای رنگ سبز ۶ کاتیونی قرار داده شد و میزان حذف رنگ اندازه‌گیری شد. نانوجاذب عامل‌دارزیستی دارای تخلخل 30 انگستروم و سطح وینه 2500 گرم/مترمربع می‌باشد. خصوصیات فیزیکی نانوذرات آنژیمی تهیه شده با روش‌های دستگاهی بررسی شد. شرایط آزمایش‌ها شامل زمان تماس ($5-60$ دقیقه)، میزان جاذب ($1-5$ گرم بر لیتر)، غلظت ماده رنگزای سبز (1000 گرم بر لیتر) و pH مختلف بوده است. تصویر میکروسکوپ الکترونی، نانو ساختار بودن جاذب را تأیید نمود. مقدارهای بهینه طراحی آزمایش برای حذف ماده رنگزای، برای نانوجاذب آنژیمی پنج میلی‌گرم بر لیتر و زمان تماس 45 دقیقه تعیین شد.

اطلاعات مقاله

تاریخچه مقاله:

۱۴۰۲/۰۸/۰۱

تاریخ پذیرش: ۱۴۰۲/۱۱/۱۶

در دسترس به صورت الکترونیکی: ۱۴۰۲/۱۲/۲۲

شاپا چاپی: ۲۲۵۱-۷۲۷۸

شاپا الکترونیکی: ۲۳۸۳-۲۲۲۳

DOR: 20.1001.1.22517278.1402.14.1.4.9

واژه‌های کلیدی:

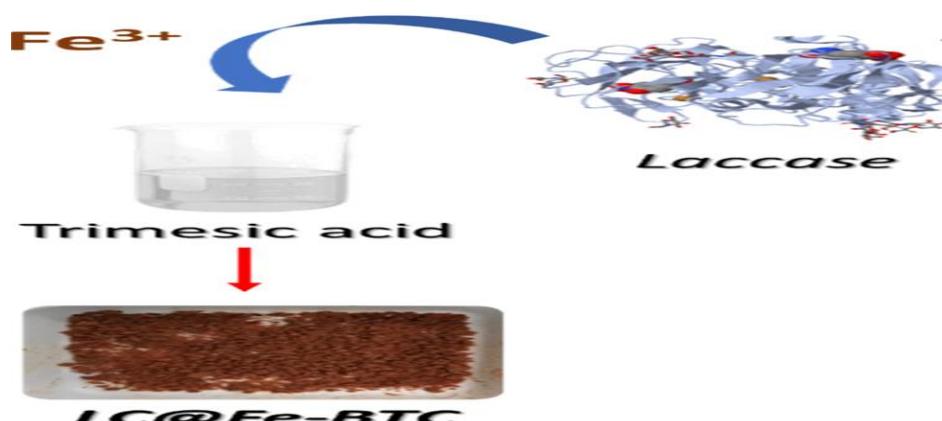
نانو کامپوزیت

ساختار آلی فلزی

عامل آنژیم لاکاز

حذف ماده رنگزای

جادب

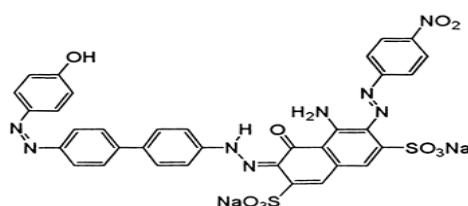


آنژیم ارزان قیمت در فرایندهای متوالی رنگبری و حذف ماده رنگزا سبز ۶ استفاده نمود، این قابلیت ناشی از جداسازی آسان مواد آلی فلزی تحت میدان مغناطیسی است که این توانایی در کاهش هزینه تصفیه پساب رنگی بسیار موثر است. لاکارهای کاتالیزور اکسیدشدن تک الکترون از انواع ترکیبات آلی و معدنی را با استفاده از اکسیژن مولکولی به عنوان یک گیرنده الکترونی عمل کرده و رادیکال‌های فعل را که عامل تخریب مولکول‌های مواد رنگزا است را ایجاد می‌کنند. البته لاکار، به تنهایی قادر به رنگبری پساب نیست. ترکیبات واسطه همراه با لاکار می‌تواند رنگزدایی پساب را افزایش دهد. ترکیبات واسطه، ترکیباتی با وزن مولکولی کم هستند و می‌توانند به راحتی لاکار، اکسیده شوند و رادیکال‌های فعل تولید کنند، که پیش از برگشت به حالت پایه، به لایه‌های تحتانی پیچیده‌تر حمله می‌کنند^(۹). در این تحقیق، با استفاده از ترکیب نانو ساختار آلی فلزی آنژیمی‌دار که فرایند لایه نشانی آنژیم لاکار بر روی آن انجام شده است، جداسازی ماده رنگزا سبز ۶ بررسی شد. تعداد پانزده مورد آزمایش با روش پاسخ سطحی و با استفاده از طراحی CCD با نرم افزار Design Expert 7.0.0 Trial انتخاب ماده جاذب و غلظت محلول ماده رنگرا در سه سطح (+1، ۰، -1) انجام شده و مورد بررسی قرار گرفت.

۲- بخش تجربی

۲-۱- مواد

ترکیبات مورد استفاده در این تحقیق شامل لاکار آنژیم بر پایه آسپرژیلوس نایچر محصول شرکت نوردیسک، ماده رنگزا پودری مستقیم سبز ۶، اسید بنزن تری کربوکسیلیک (H₃BTC)، حلال N-N-دی متیل فرمامید، اتانول، متابول (OH) Me، نیترات آهن نه آبه (Fe(NO₃)₃.9H₂O)، اسید نیتریک، هیدروکسید سدیم و اسید کلریدریک ساخت مرک آلمان می‌باشد.



شکل ۱: ساختار مولکولی ماده رنگزا مستقیم سبز ۶ (۱).

Figure 1: Molecular structure of green direct dye 6 (1).



شکل ۲: ساختار آنژیم لاکار (۱۱).

Figure 2: Structure of laccase enzyme (11).

۱- مقدمه

در ساختار مواد رنگزا وجود حلقه بنزنی باعث سمیت شده و آن را از نظر زیستی غیرقابل تجزیه می‌سازد. مواد رنگزا باعث جهش‌های ژنی در انسان و آبزیان نیز می‌شوند. ماده رنگزا سبز مستقیم ۶، یک ماده رنگزا کاتیونی از نوع آزو و با فرمول مولکولی C₃₄H₂₂N₈Na₁₀S₂ است که کاربرد گسترده‌ای در رنگرزی الیاف دارد. این ماده رنگزا موجب بیماری مت هموگلوبینیمی، تشنج و تنگی نفس در انسان خواهد شد (۱). ساختار ماده رنگزا سبز مستقیم ۶ در (شکل ۱) آمده است (۱-۲).

جذب سطحی از روش‌های حذف مواد رنگزا از درون پساب‌ها است (۳). جاذب‌های نانو ساختار با سطح ویژه زیاد و قدرت جذب بالا، ضایعات کمتری نیز تولید می‌کنند که این ضایعات قابل جمع‌آوری است. از طرفی علاوه بر کارایی بسیار بالای فرایندهای جذبی، امکان استفاده مجدد از جاذب، کاربرد این فرایند را از لحاظ اقتصادی توجیه می‌کند. در میان مواد جاذب مزوپور سیلیسی، خانواده SBA^۱ و MCM^۲ خانواده غربال‌های مولکولی به دلیل مساحت سطح بالا، تخلخل زیاد، توزیع همگن اندازه منفذ و سطح قابل کنترل مورد توجه قرار گرفته‌اند. این خواص موجب شده که این خانواده گزینه مناسبی برای استفاده به عنوان جاذب و کاتالیزور باشند. برای افزایش کاربردها می‌توان تغییراتی در داخل دیواره کاتالال‌ها و یا اتصال گروه‌های عاملی روی سطح این مواد ایجاد کرد. منافذ بزرگ، که انتقال جرم را آسان و سطح را افزایش داده و اجازه می‌دهد تا غلظت بالایی از مکان‌های فعل در دسترس باشد و این امیاز استفاده از نانوحفره‌های منظم سیلیسی در تصفیه پساب‌ها است (۴، ۵). ساختارهای جدیدی نیز با استفاده از عامل‌های فعل سطحی غیریونی در محیط اسیدی تهیه شده است. در این تحقیق نشانده شدن آنژیم لاکار نانو ساختار با فرمول عمومی MOF انجام شده است. این مواد گروه گسترده‌ای از مواد آلی فلزی است که به سادگی قابل تهیه هستند. در این نانوذرات مکعبی شکل نیمی از مکان‌های هشت وجهی و یک هشتمن مکان‌های چهار وجهی با یون‌های سه ظرفیتی آهن پر شده است (۶).

با افزودن مقدار مشخصی از آنژیم لاکار (شکل ۲) بر روی این نانو ذرات، مواد خوش‌های شکلی تولید می‌شود که می‌توان از آن برای حذف مواد رنگزا از پساب استفاده کرد، بنابراین مواد نانو ساختار با خواص مغناطیسی و الکتریکی شاخص به موادی با پوشش آنژیمی و بر پایه مغناطیسی تبدیل می‌شوند (۷، ۸). نانو کامپوزیت‌های مغناطیسی آلی فلزی در فرایندهای نورکافتی قادر به تخریب مواد رنگزا هستند. اگرچه در نبود نور نیز این مواد قابلیت جذب ماده رنگزا را دارا هستند ولی هزینه عملیات رنگبری نسبتاً بالا است، ناآوری این تحقیق در این است که، با استفاده از تثبیت آنژیم بر روی نانوکامپوزیتها آلی فلزی، می‌توان از

^۱ Mobil Composition of Matter

^۲ Santa Barbara Amorphous type material

نسبت وزن جاذب بر حسب گرم بر حجم محلول است.

$$R\% = \frac{(C_0 - C_e) \times 100}{C_0} \quad (1)$$

$$q_e = \frac{(C_0 - C_e)}{M} \quad (2)$$

۳- بحث و نتایج

۳-۱- مشخصه‌یابی جاذب

روش پرتو ایکس برای تعیین خواص کیفی و جهت‌گیری بلور مورد استفاده قرار گرفت، وجود پیک‌های تیز، نشان از خلوص، بلورینگی و تک فاز بودن ماده است. با اطلاعات شدت و پهنای پیک می‌توان متوسط قطر ذرات بلور را از رابطه شرمن محاسبه نمود. در رابطه $L = D = K \lambda / \beta \cos\theta$ (D) قطر متوسط ذره، K ثابت شرمن (۰/۹)، λ طول موج پرتو ایکس (۰/۵۴۰۶)، θ زاویه پراش هر قله و β پهنا قله در نصف ارتفاع بیشینه (رادیان) است. تصویر پرتو ایکس نانو جاذب آنزیم دار و بدون آنزیم، در دمای ۵۰ درجه سانتی‌گراد و زمان ۱۲۰ دقیقه در شکل ۴ آمده است. پیک‌های تیز در ۱۱، ۱۹، ۲۴، ۲۸ و ۳۴ درجه در هر دو ماده دیده می‌شود. تفاوت قابل توجهی در شدت بیشتر طیف نمونه Fe-BTC با آنزیم وجود دارد. میانگین اندازه بلوری با استفاده از رابطه $L = D = K \lambda / \beta \cos\theta$ ۴۱/۴ نانومتر بدست آمد.

$$L=D=K \lambda / \beta \cos\theta \quad (3)$$

تصویر میکروسکوب الکترونی آنزیم لاکاز، ساختار آلی فلزی BTC و ساختار آلی فلزی آنزیمی LC@Fe-BTC در (شکل ۵) نشان داده شده است. با توجه به نتایج بدست آمده، تصویر Fe-BTC و LC@Fe-BTC، آکلومره یا کلوخه‌هایی از ذرات نامنظم را نشان می‌دهد. نمونه‌های آلی فلزی هر دو دارای اندازه نانومتری است. ریخت‌شناسی سطحی بلور LC@Fe-BTC نامنظم‌تر است. کپسوله کردن لاکاز و بی‌حرکت نمودن این آنزیم در Fe-BTC منجر به تغییراتی در ریخت‌شناسی ذرات شده و ذرات نظم خود را از دست داده و تصویر آنها به سمت توده‌های نامنظم می‌رود، تصویر Fe-BTC با آنزیم و بدون آنزیم دارای ماهیت نیمه بی‌شکل و تا حدودی مشابه است.

^۱ X Ray Diffraction

۲-۲- دستگاه‌ها

برای آماده‌سازی و آنالیز نمونه‌ها از طیفسنج پرکین الم، دستگاه پرتو ایکس فیلیپس با طول موج ۱/۵۴۰۵۶ Å، ۳۰ mA، ۴۰ kV، طیفسنج فروسرخ انتقالی Shimadzu 4600 spectrometer ساخت ژاپن، میکروسکوپ الکترونی روپشی (Cambridge S-360) با EM3200 استفاده شده است. به گونه‌ای که در بررسی گروههای عاملی ماده جاذب از روش تابش ایکس XRD^۱ و برای بررسی ریخت‌شناسی نمونه جاذب از میکروسکوپ الکترونی استفاده شده است.

۲-۳- روش کار

۲-۳-۱- تهیه پودر جاذب

با افزودن استوکیومتری ۱۰ میلی مول نیترات آهن و اسید بنزن تری کربوکسیلیک و اتحاد در ۳۰ میلی لیتر دی متیل فرمامید محلولی با غلظت ۰/۳ مولار تهیه شد. نسبت مولی نیترات فلزی به اسید ۱ به ۱ در نظر گرفته شد و ترا رسیدن به محلولی یکنواخت عملیات همزدن ادامه یافت. پس از انجام صاف کردن، بلورهای به رنگ قهوه‌ای از ماده رنگرا بدست آمد. بلورهای بدست آمده با آب یون‌زدایی شده و اتانول (۲۰ میلی لیتر در ۳ میلی لیتر) چند بار شستشو داده و سپس در دمای ۱۰۰ درجه سانتی‌گراد به مدت ۱۲ ساعت خشک و تکلیس شد. ۷ گرم از نانو مواد خشک شده، به مدت دو روز در حمام گرم حاوی لاکاز با غلظت ۰/۱ ppm، که در بافر فسفات سدیم ۰/۱ میلی مولار حل شده است، به روش شیمیایی آنزیم دار شد. طرح‌واره سازوکار تهیه گام به گام نانو جاذب آنزیمی در شکل ۳ آمده است (۱۰، ۱۱).

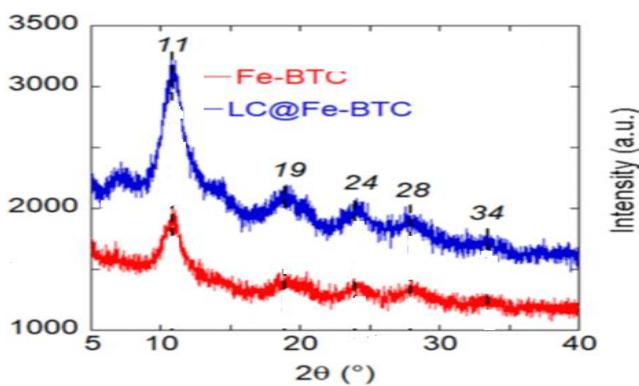
۲-۳-۲- حذف ماده رنگزا سبز ۶ توسط جاذب

درصد حذف ماده رنگزا و مقدار ماده رنگزا جذب شده بر روی جاذب آلی فلزی آنزیمی بر حسب میلی گرم بر گرم با رابطه‌های $1/2$ و $1/0$ محاسبه شده است. در این پژوهش شرایط مهمن مؤثر بر فرایند جذب ماده رنگرا شامل غلظت ماده رنگزا، مقدار جاذب، و مدت زمان تماس با روش طراحی آزمایش مورد بررسی قرار گرفت. در این رابطه‌ها غلظت تعادلی $0/0$ غلظت اولیه ماده رنگزا بر حسب ppm است، همچنین q_e ظرفیت جذب بر حسب میلی گرم بر گرم است و M

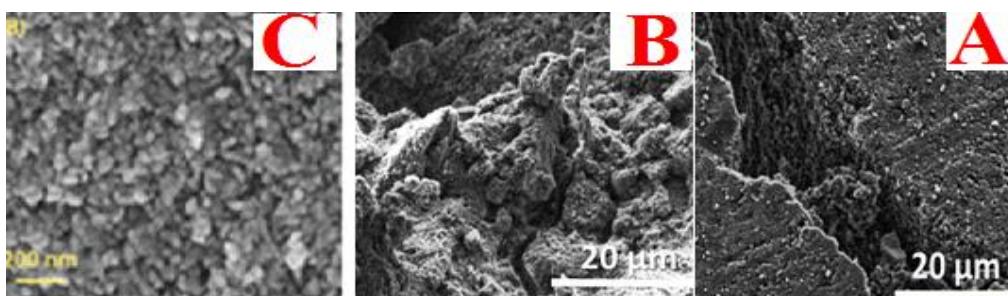


شکل ۳: طرح‌واره سازوکار تهیه گام به گام نانو جاذب آلی فلزی آنزیمی.

Figure 2: Schematic representation of the mechanism of the step-by-step assembly of the enzyme organometallic nano adsorbent.



شکل ۴: تصویر پراش پرتو ایکس LC@Fe-BTC و Fe-BTC آنزیم لاکاز (LC@Fe-BTC).



شکل ۵: تصویر میکروسکوپ الکترونی از سمت راست (A) آنزیم لاکاز (LC@Fe-BTC) (B) Fe-BTC و (C) LC@Fe-BTC.

Figure 5: SEM images of of the right enzyme , B) LC@Fe-BTC, and C) laccase enzyme.

دلیل اینکه pH در بررسی‌ها حذف شده، این است که، با در نظر گرفتن ۴ مشخصه آزمایش‌ها و همچنین تفسیرها دشوار است، بنابراین مشخصه‌های کم اهمیت‌تر یا بهینه کنار گذاشته شد، در محیط اسیدی و رقابت میان رنگ کاتیونی و کاتیون هیدروتونیم، میزان جذب کاهش می‌یابد، پس این مشخصه نادیده گرفته خواهد شد.

طبق مقدارهای تعیین شده توسط مدل، برای هر عامل ۱۵ آزمایش انجام گرفت، که ویژگی آن‌ها در (جدول ۲) آمده است. نرم افزار انتخاب شده، آزمایش‌ها را طراحی می‌کند که مدل بدست آمده با رابطه ۴ نشان داده می‌شود و نمودار تاثیر عامل اولیه، بر هم کنش عامل‌ها و پاسخ سطح براساس جدول تحلیل واریانس آنوا رسم شده است (۱۲-۱۴). در شکل ۶ رابطه بین درصد حذف پیش‌بینی شده با مدل آماری و مقدار واقعی محاسبه شده، آمده است. چنانچه از این نمودار مشخص است رابطه دقیقی میان هر دو نتیجه وجود دارد. رابطه به دست آمده از برآذش پاسخ سطح برای R، به صورت رابطه ۶ است.

$$\%R = \frac{87}{61} + 10 \cdot \frac{1}{32} A - 3 \cdot \frac{99}{32} B + 1 \cdot \frac{18}{32} C - 0 \cdot \frac{61}{61} AB - 0 \cdot \frac{90}{90} AC + 5 \cdot \frac{5}{33} C^2 - 6 \cdot \frac{51}{51} A^2 - 1 \cdot \frac{84}{84} B^2 - 9 \cdot \frac{22}{22} C^2 \quad (6)$$

۲-۳- روش طراحی آزمایش
نتایج با روش آماری سطح پاسخ (RSM) در سطح‌های سه‌گانه و ۳ متغیر (جدول ۱) و با نوع طراحی بصورت طراحی بصورت مرکب مرکزی^۱ انجام شد. برآورد تعداد نمونه‌ها با استفاده از (جدول ۲) انجام شده است. متغیرها شامل غلظت ماده رنگز، زمان و مقدار ماده جاذب آنزیمی می‌باشند برای طراحی و ارزیابی متغیرها در ۳ سطح و با استفاده از نرم افزار، پاسخ با استفاده از (رابطه رگرسیونی درجه دوم (۳) (رابطه ۴) محاسبه شد، که در آن: β_0 : ضرب خطی، β_1 : مجذور ضربی، β_{jk} : ضربی برهمن کنش (ضرایبی که ثابت‌های برآذش هستند)، X_k : متغیرهای مستقل، β_0 : عرض از مبدأ و Y پاسخ است.

$$Y = \beta_0 + \sum \beta_j \cdot X_i + \sum \beta_{jj} \cdot X_j^2 + \sum \beta_{jk} \cdot X_j \cdot X_k \quad (4)$$

تعداد نقاط آزمایش از رابطه ۵ به دست آمده است، در این رابطه K تعداد متغیر و C_0 تعداد نقاط مرکزی است، هر دو مقدار در این پژوهش بر روی ۳ تنظیم شده است.

$$N = 2K(K-1) + C_0 \quad (5)$$

^۱ Central Composite

جدول ۱: محدوده متغیرها در روش CCD.

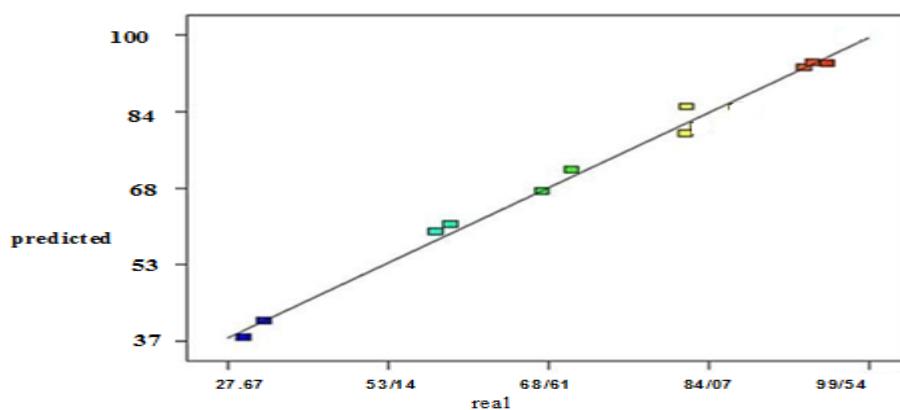
Table 1: Range of variables in CCD method.

Variables	Symbol	Low	Medium	High
		-1	+	1
Time (minutes)	A	5	32.5	60
Dye concentration (mg/L)	B	90.67	397.15	611.39
Adsorbent ((g/L)	C	1	3	5

جدول ۲: ویژگی ماده رنگزای سبز ۶ و سایر اجزا در طراحی آزمایش‌ها.

Table 2: Characteristics of dye solution and other components in experiments.

N	Time(min) - A	Dye (mg/liter)- B	Adsorbent(g/liter) - C
1	5	300	5
2	5	399	1
3	5	100	3
4	60	300	1
5	5	500	3
6	32.5	500	1
7	60	500	3
8	32.5	100	5
9	32.5	300	3
10	60	100	3
11	32.5	300	3
12	32.5	500	5
13	60	300	5
14	32.5	300	3
15	32.5	100	1



شکل ۳: درصد حذف رنگ پیش‌بینی شده با دو روش مدل آماری و محاسباتی.

Figure 3: The relationship between the predicted removal percentage with the statistical model and the calculated value.

همچنین همزمان بر دو مشخصه با نرم افزار Expert 7.0.0 Trial شده است. با بررسی نمودارهای سطح پاسخ می‌توان دید که رابطه بین مشخصه‌ها معنی‌دار است.

منحنی تأثیر فاکتور زمان بر درصد جداسازی در (شکل ۷) آمده است. با افزایش زمان تماس جاذب با ماده رنگزا، میزان درصد حذف افزایش یافته و بعد از ۴۵ دقیقه، با توجه به پرشدن مکان‌های خالی جاذب، روند ثابت می‌گیرد. از طرفی افزایش درصد حذف با افزایش مقدار جاذب نیز مطابق با افزایش مکان‌های فعال جاذب، قابل توجیه است.

در بررسی تأثیر مقدار جاذب آنژیمی، مقادیر مختلف از جاذب آنژیم‌دار آلی فلزی در شرایط غلظت اولیه رنگ ۱۰ میلی‌گرم بر لیتر استفاده شده است. بیشترین حذف ماده رنگزا با مقدار ۵ گرم بر لیتر از جاذب و بعد از ۴۵ دقیقه بود، با افزایش مقدار جاذب، درصد حذف ثابت ماند (شکل ۸).

همچنین با افزایش غلظت محلول، درصد حذف کاهش می‌یابد (شکل ۹). این کاهش جذب این گونه توجیه خواهد شد که با افزایش غلظت محلول، نسبت مکان‌های خالی جاذب به مقدار رنگ کم می‌شود و درصد کمتری قابل جذب است. رابطه بین غلظت اولیه و حذف ماده رنگزا دارای همبستگی است. اثر مقدار حذف با غلظت اولیه ماده رنگزا، با تعداد مکان‌های آنژیم‌دار سطح جاذب در ارتباط بود و با افزایش غلظت ماده رنگزا، مقدار حذف افزایش یافت.

در (شکل ۱۰) تأثیر دو مشخصه غلظت محلول حاوی ماده ماده رنگزا سیز ۶ و میزان جاذب تهیه شده بر حذف ماده رنگزا، به صورت همزمان دیده می‌شود. میزان جاذب در غلظت بالای ماده رنگزا، تأثیر بیشتری بر درصد جذب خواهد داشت. همچنین در میزان بالا، تأثیر مشخصه غلظت بر درصد جذب بسیار ناچیز خواهد بود.

ارزیابی آماری (رابطه ۶) با انجام آزمون F که معیاری از انحراف داده‌ها نسبت به میانگین است و آنالیز واریانس آنوا مدل درجه دوم پاسخ سطح، انجام شده است. داده‌های آنوا دقت این مدل را تائید می‌کند. مقدار F (برابر با ۷۳)، برای این مدل بسیار بالا است و این نشان می‌دهد که مدل نتیجه‌های آزمایش را به خوبی پیش‌گویی کرده است. مقدار عددی P نیز کمتر از ۰.۰۰۵ و نشان از معنادار بودن این مدل است. در این مدل مشخصه‌های A، BC، C²، A² و A شاخص هستند. همچنین رابطه به دست آمده از برازش پاسخ سطح برای q ، به صورت رابطه ۷ است.

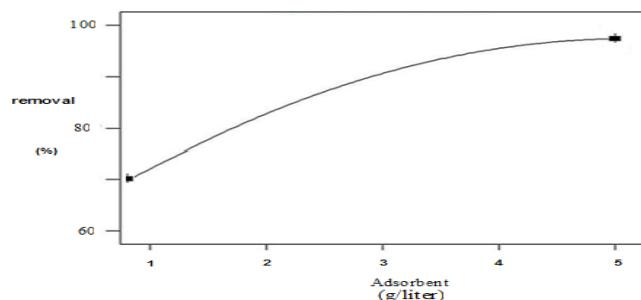
$$q = 101/63 + 16/48 A + 65/67 B - 5/71 C + 10/23 AB - 15/44 BC - 3/44 B^2 + 23/17 C^2 \quad (7)$$

که در این مدل نیز مقدار $1/0000 < p$ و مقدار F برابر با ۵۶/۴۵ است. مشخصه‌های C²، A، B، AC، BC و C در این مدل اثرگذار هستند. ارزیابی آماری رابطه (۶) با انجام F تست و آنالیز واریانس ANOVA مدل درجه دوم پاسخ سطح صورت گرفته و نتیجه آن در جدول ۳ آمده است. داده‌های ANOVA دقت این مدل درجه دوم را تائید می‌کند. F معیاری از انحراف داده‌ها از میانگین است. برای مدلی که نتیجه‌های آزمایش را با موفقیت پیش‌گویی می‌کند F بسیار بالا و P کمتر از ۰.۰۰۵ نشان از معنی‌دار بودن مدل است، مقدار F حدود ۷۲ و مقادیر R^2 pred و R^2 به ترتیب ۰/۰۹۷۸۶ و ۰/۰۹۳۳۳ بوده و با هم در تطابق و نشان‌دهنده دقت خوب مدل بکار رفته است (هرچه این عدد به ۱ نزدیکتر باشد مناسب‌تر است). از سویی اثر سه متغیر بر درصد جداسازی رنگ و مقدار جذب شده در شکل‌های ۷ تا ۹ نشان داده شده است. در هر شکل، نمودارهای سطح پاسخ به عنوان تابعی از یک مشخصه و

جدول ۳: پاسخ F و P بدست آمده برای درصد R.

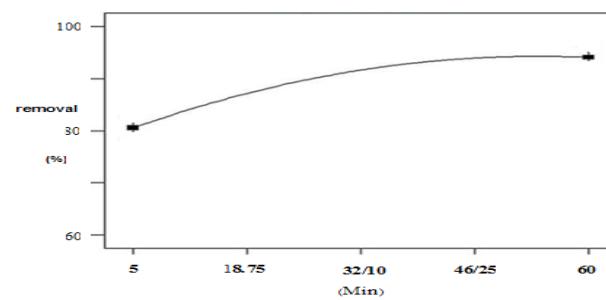
Table 3: P and F response values obtained from surface response analysis for response %R.

Parameter	F Value	P Value
Model	72.07	0.0001<
A	103.90	0.0002
B	42.11	0.0013
C	389.41	0.0001<
AB	0.33	0.5929
AC	0.42	0.5464
BC	24.98	0.0041
A ²	20.00	0.0066
B ²	4.25	0.0942
C ²	40.01	0.0015



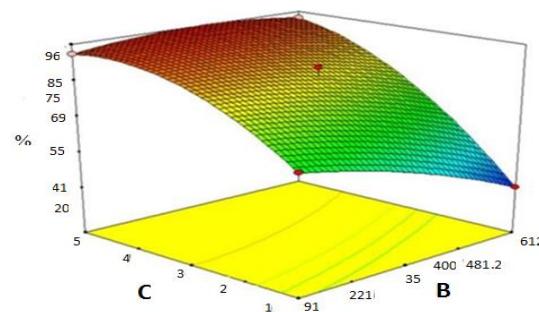
شکل ۸: اثر غلظت جاذب بر حذف رنگ.

Figure 8: Effect of adsorbent concentration on the amount of dye separation with the software.



شکل ۷: اثر زمان بر حذف رنگ.

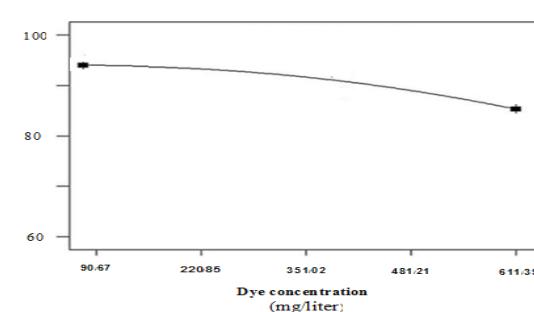
Figure 7: Effect curve of time factor on separation percentage.



شکل ۱۰: اثر همزمان جاذب و رنگزای بر جداسازی.

Figure 10: Curve of the simultaneous effect of adsorbent amount and dye concentration on separation percentag.

مانع جذب یون‌های منفی شده و برای جذب یون‌های کاتیونی کاربردی‌تر است. بنابراین کارایی فرایند جذب به شدت وابسته به گروه‌های عاملی موجود روی سطح برای جذب یک نوع آلاینده خاص است. افزایش حذف با افزایش مقدار جاذب به علت افزایش سطح جاذب و میزان دسترسی بیشتر به مکان‌های جذب و تجزیه آنژیمی است زیرا با افزایش سطح فعال کاتالیزور، مقدار رنگبری نیز افزایش می‌یابد. دلیل این موضوع، همپوشانی محل‌های جذب بر سطح جاذب و تجزیه آنژیمی در فاز نخست است و سپس این تجمعی توان‌ها منجر به ثبات در تعداد محل‌های جذب و در نتیجه ثبات در بازده و میزان جذب شده است. با افزایش مکان‌های آزاد برای جذب افزایش می‌یابد، و تمام مولکول‌های ماده رنگزا، جذب مکان‌های فعلی آنژیمی بر روی سطح جاذب می‌شوند و افزایش بیشتر جاذب (با ثابت ماندن غلظت ماده رنگزا) و در نتیجه افزایش بیشتر سطوح آزاد، موجب خالی ماندن آن‌ها می‌شود. به همین دلیل درصد جذب، ثابت مانده و ظرفیت جذب تعادلی (q_0) کاهش می‌یابد. نتایج این مطالعه با تحقیق موسوی و همکارانش بر روی حذف ماده رنگزای آزو نارنجی ۷ به وسیله جاذب نانولوله‌های کربنی تکلایه و همچنین نتایج تحقیق ششمانی و همکارانش بر روی حذف ماده رنگزای آزو نارنجی به وسیله جاذب کیتوزان، همخوانی دارد.



شکل ۹: اثر غلظت رنگ بر حذف و جداسازی.

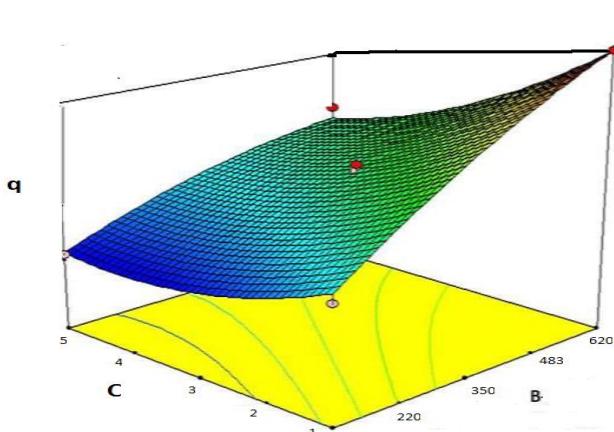
Figure 9: The curve of the effect of the factor of initial concentration of dye on the percentage of separation.

پاسخ P و F بدست آمده برای پاسخ q در (جدول ۴) آمده است. با توجه به مقدار BC، A، C، AC، BC، A، C² مشخص می‌شود که این مشخصه‌ها دارای اهمیت است. همچنین مقادیر R^2 pred و R^2 به ترتیب ۰/۹۷۲۷ و ۰/۸۴۴۵ بوده که در تطابق نسبی هستند. بر اساس نتایج بدست آمده، میزان جاذب تأثیر بر عکس بر مقدار q داشته است. اگرچه با افزایش میزان ماده جاذب آلى لزی آنژیمی، مقدار رنگ بیشتری قابل جذب است اما در واحد جرم جاذب این مقدار روند کاهشی به خود می‌گیرد. از سوی دیگر در (شکل ۱۱) مشاهده می‌شود که با در نظر گرفتن تأثیر همزمان زمان و میزان جاذب، تأثیر زمان ناچیز بوده و به تقریب خشنی می‌شود. در (شکل ۱۲) تأثیر همزمان غلظت ماده رنگزا و میزان q رسم شده است. در میزان‌های پایین، تأثیر غلظت ماده رنگزا بر مقدار q بیشتر است و در غلظت‌های بالاتر ماده رنگزا نیز، تأثیر میزان در مقدار q بیشتر است. در شرایط قلیایی محیط، عامل هیدروکسید در محلول افزایش یافته و سطح جاذب، با از دست دادن یون هیدرونیم دارای بار منفی سطحی می‌گردد، که این موجب خواهد شد که میزان جاذبه الکترواستاتیکی میان ماده رنگزا با بار مثبت، و سطح جاذب افزایش می‌یابد و به این ترتیب جذب ماده رنگزا تا حد اشباع افزایش خواهد یافت. علت این رخداد، حضور گروه‌های سطحی بار منفی است که

جدول ۴: پاسخ P و F بدست آمده برای q.

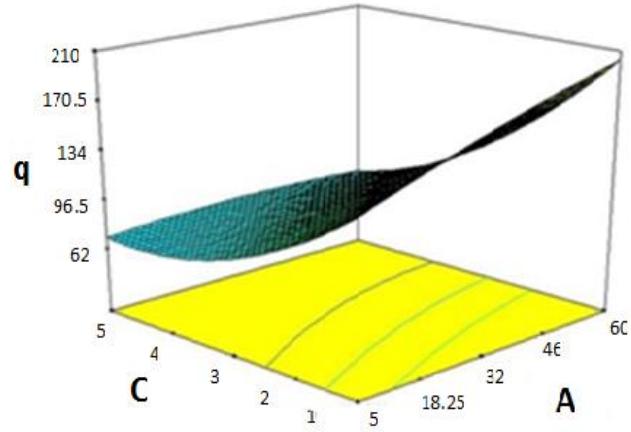
Table 4: P and F response values obtained from surface response analysis for response q.

Parameter	F Value	P Value
Model	56.50	<0.0001
A	16.00	0.0002
B	258.44	0.0102
C	153.39	<0.0001
AB	3.2	0.10001
AC	7.16	0.1339
BC	17.52	0.0450
A ²	0.40	0.0088
B ²	4.64	1.0839
C ²	15.99	0.0119



شکل ۱۲: اثر هم‌زمان ماده رنگرا و جاذب بر ظرفیت جاذب.

Figure 12: Effect curve of dye concentration and adsorbent amount on adsorbent capacity.



شکل ۱۱: اثر هم‌زمان جاذب و زمان بر ظرفیت حذب.

Figure 11: Effect curve of adsorbent amount and time on absorption capacity.

۴- نتیجه‌گیری

نتایج تحقیق نشان می‌دهد نانو ساختار آلی فلزی اصلاح شده با آنزیم لاکاز، به دلیل داشتن مساحت سطح بالا و فرایندهای آنزیمی، جاذبی مؤثر در حذف ماده آلاینده رنگرا از پساب می‌باشد و جذب ماده رنگرا بر روی این جاذب با قدرت جذب و انرژی بیشتری انجام می‌شود. بنابراین، این جاذب‌های نوین اصلاح یافته آنزیمی، در حذف ماده رنگرا مؤثرتر هستند. همچنین با استفاده از مقدار بهینه مشخصه‌های این تحقیق، شامل پنج میلی‌گرم بر لیتر از نانو جاذب آنزیمی، در زمان تماس ۴۵ دقیقه، میزان حذف رنگ سبز ۶ بیش از ۹۰ درصد خواهد بود.

در این مطالعه، با افزایش زمان تماس بازده جذب ماده رنگرا زیادتر می‌شود که این ناشی از تعداد برخوردها و احتمال برخوردهای بیشتر میان ماده رنگرا و جاذب است، این نتایج با دستآوردهای حمزه و همکاران برای حذف ماده رنگزای آزو نارنجی ۷ و مطالعه گرلوک و هوی کی، برای حذف ماده رنگزای بلک ۵ همخوانی دارد (۲۴-۲۵).

همبستگی بسیار بالایی میان مقدار حذف ماده رنگرا و غلظت اولیه آن وجود دارد. اثر مقدار حذف ماده رنگرا با غلظت اولیه، با تعداد مکان‌های آنزیمی دار موجود بر سطح جاذب در ارتباط است. با افزایش غلظت ماده رنگرا، درصد حذف آن از محیط کاهش می‌یابد که دلیل آن کاهش مکان‌های در دسترس برای غلظت‌های بالاتر در فعالیت آنزیمی جاذب است. بنابراین، با افزایش غلظت ماده رنگرا، تعداد جایگاه‌های در دسترس برای اشغال کمتر شده و در نتیجه بازده فرایندهای کاهش می‌یابد (۲۷-۲۵).

تعارض منافع

هیچگونه تعارض منافعی در این مقاله توسط نویسنده‌گان بیان نشده است.

تقدیر و تشکر

نویسنده از دانشگاه صنعتی قم، که در تامین امکانات اجرای این پژوهش نهایت همکاری را داشته و همچنین از دانشگاه ارومیه قدردانی می‌نماید

-مراجع

- Cristovão Raquel Oliveria . Degradation of dye-containing textile effluents by enzymatic catalysis Dissertation presented for the degree of Doctor in Chemical and Biological Engineering by University of Porto. 2016.
- Assi N, Tehrani PMS, Aberoomand Azar, S.W Husain. J. Iran. Chem. Soc.2017;14:221-232. <https://doi.org/10.1007/s13738-016-0972-1>.
- Mane VS. , Mall ID, Srivastava VC. Use of bagasse fly ash as an adsorbent for the removal of brilliant. Dyes Pigm. 2007;73(3):269-278. <https://doi.org/10.1016/j.dyepig.2005.12.006>.
- Donia AM., Atia AA, WA Al-amrani, El-Nahas AM. Effect of structural properties of acid dyes on their adsorption behaviour from aqueous solutions by amine modified silica. J Hazard Mater. 2019;161(2):1544-1550. <https://doi.org/10.1016/j.jhazmat.2008.05.042>.
- Asouhidou D., Triantafyllidis KS., Lazaridis, NK., Matis, KA.. Adsorption of remazol red 3bs from aqueous solutions using aptes-and cyclodextrin-modifiedhms-type mesoporous silicas. Colloids Surf A Physicochem Eng Asp.2009; 346(1): 83-90. <https://doi.org/10.1016/j.colsurfa.2009.05.029>.
- Taguchi A, Schüth F. Ordered mesoporous materials in catalysis. Micropor Mesopor Mater.2014;77(1):1-45. <https://doi.org/10.1016/j.micromeso.2004.06.030>
- Xiao X., Zhang F, Feng Z, Deng S, Wang Y. Adsorptive removal and kinetics of methylene blue from aqueous solution using NiO/MCM-41 composite. Physica E Low Dimens Syst Nanostruct; 2015;6(5):4-12. <https://doi.org/10.1016/j.physe.2014.08.006>.
- Michniewicz, A., Ledakowicz, S., Ullrich, R., Hofrichter, M Kinetics of the enzymatic decolorization of textile dyes by laccase from Cerrena unicolor. Dyes pigm. 2008;77(2) .295-302. <https://doi.org/10.1016/j.dyepig.2007.05.015>.
- Sanchez M, de Asua I, Ruano D, Diaz K. Direct Synthesis, Structural Features, and enhanced catalytic activity of the Basolite F300-like semiamorphous Fe-BTC framework. Cryst. Growth Des. 2015;15:4498. <https://doi.org/10.1021/acs.cgd.5b00755>.
- Castañeda Ramírez AA, Garcia Rojas E, Medina. RL, Contreras Larios JL, Suárez Parra Raúl Maubert Franco AM. Selective adsorption of aqueous diclofenac sodium, naproxen sodium, and ibuprofen using a stable fe3o4–febtc metal–organic frameworka. Mater. 2021;14:2293. <https://doi.org/10.3390/ma14092293>.
- Hou H, Zhou R,Wu P,Wu, LRemoval of Congo red dye from aqueous solution with hydroxyapatite/chitosan composite. Chem Eng J.2012;21(1) ,336-34. <https://doi.org/10.1016/j.cej.2012.09.100>
- Greluk M, Hubicki Z . Efficient removal of Acid Orange 7 dye from water using the strongly basic anion exchange resin Amberlite IRA-958. Desalin. 2011;278(1) ,219-226. <https://doi.org/10.1016/j.desal.2011.05.024>
- Alizadeh R . Removal of lead Battery manufacture industry by Magnetite iron nano particles. Iranian Journal of Chemistry & Chemical Engineering, 1393;30(1):71-77.
- Shahbazi A,Younesi H, Badiei A.synthesis of organic-inorganic hybrid amine based on nanostructured silicate materials and its application for removal of heavy metal ions from aqueous solution.Water and Wastewater. 2013;23(84):13-21.
- Greluk M, Hubicki Z .Kinetics, isotherm and thermodynamic studies of reactive black 5 removal by acid acrylic resins. Chemical Eng 2010; 162(3): 919-26
- Moussavi SP, Emamjomeh MM, Ehrampoush MH, ehvari M, Jamshidi S. Removal of Acid Orange 7 dye from synthetic textile wastewater by single-walled carbon nanotubes: adsorption studies, isotherms and kinetics. J Rafsanjan uniiversity Med Sci. 2013;12(11), 907-918.
- Paul M, Pal N, Bhaumik A. Selective adsorption and release of cationic organic dye molecules on mesoporous borosilicates. Mater Sci Eng, C. 2012;32(6),1461-1468. <https://doi.org/10.1016/j.mssec.2012.04.026>.
- Bao cheng, QU, Jiti, Zhou., XIANG, X., ZHENG C, Hongxia ZH, Xiaobai Zhou. Adsorption behavior of Azo Dye CI Acid Red 14 in aqueous solution on surface soils. J Environ Sci. 2018;20(6):704-9. [https://doi.org/10.1016/S1001-0742\(08\)62116-6](https://doi.org/10.1016/S1001-0742(08)62116-6).
- Chen Z, Zhou L, Zhang F, Yu C, Wei Z. Multicarboxylic hyperbranche polyglycerol modified SBA-15 for the adsorption of cationic dyes and copper ions from aqueous media. Appl Surf Sci. 2012;258(13):5291-5298. <https://doi.org/10.1016/j.apsusc.2012.02.021>
- Sheshmani S, Ashori A, Hasanzadeh S. Removal of Acid Orange 7 from aqueous solution using magnetic graphene/chitosan: a promising nano-adsorbent. Int J Biol Macromol. 2014; 68:218-224. <https://doi.org/10.1016/j.ijbiomac.2014.04.057>
- Daneshvar N, Rasoulifard MH., Khataee, AR, Hosseinzadeh, F .Removal of CI Acid Orange 7 from aqueous solution by UV irradiation in the presence of ZnO nanopowder. J Hazard Mater. 2006;143(1):95-101. <https://doi.org/10.1016/j.jhazmat.2006.08.072>
- Torki F, Alizadeh. R. Preperation of Speseafic

- functionalized Magnetite nano particles for Removal of lead .J FNMM;1394;1(1):11.
23. Yanjing Y, Bai Y, Fengqi Z, Erbang Y, Jianhua Y, Chunlei X, et al. Effects of metal organic framework Fe-BTC on the thermal decomposition of ammonium perchlorate. RSC Adv. 2016;6,67308-67314. <https://doi.org/10.1039/C6RA12634K>.
24. Hosseine Z, Amirhandeh S, Salem A, Salem Sh. Adsorption of chromium iii species from colorant tannery wastewater by silica nano-particles. J Stud Color World. 2023;13(3):237-252. <https://dor1.net/dor/20.1001.1.22517278.1402.13.3.1.7> [In persian].
25. Navai diva T. Various adsorbents for removal of rhodamine b dye: A review.2022 J Stud Color World, 2023;12(4):387-404. <https://dor1.net/dor/20.1001.1.22517278.1401.12.4.6.7> [In Persian].
26. Tabarakı R, Sadeghinejad N, Poorajam H. Study of dyes removal from binary system by hazelnut husk as agricultural waste by response surface methodology. J Stud Color World. 2020;14:13-23. <https://dor1.net/dor/20.1001.1.17358779.1399.14.1.2.0> [In Persian].
27. Haque F.Z, R Nandanwar, Optik P Singh. 2016;128: 191 <https://doi.org/10.1016/j.ijleo.2016.10.025>.

How to cite this article:

Alizadeh R, Tahmasebee F. Metal organic framework nanocomposite adsorbents with enzyme function to remove direct green 6 dye pollution. Stud Color World. 2024;14(1)45-55. <https://dor1.net/dor/20.1001.1.22517278.1402.14.1.4.9> [In Persian].